#### IN THE UNITED STATES PATENT AND TRADEMARK OFFICE

Applicant:	HUGUES DE FERAUDY	)
		)
For:	PROCESS FOR PRE-CONCENTRATION OF	)
	SYNTHETIC ORGANIC MATERIALS ORIGINATING	)
	FROM RESIDUES FROM GRINDING OF CONSUMER	. )
	DURABLE GOODS AT THE END OF THEIR LIVES	)

#### **CLAIM FOR PRIORITY**

Mail Stop: PCT

Commissioner for Patents

P.O. Box 1450

Alexandria, VA 22313-1450

Dear Sir:

Applicant hereby claims the benefits of the filing date of July 2, 2002 to French Application No. 02/08242 under provisions of 35 U.S.C. 119 and the International Convention for the protection of Industrial Property.

If any fees are due with regard to this claim for priority, please charge them to Deposit Account No. 50-1402 maintained by Applicant's attorneys.

I certify that this correspondence is being deposited with the United States Postal Service as Express mail in an envelope addressed to: Mail Stop PCT \_\_\_\_, Commissioner for Patents, P.O. Box 1450, Alexandria, VA 22313-1450 on

December 30, 2004
(Date of Deposit)

Nancy Tralongo
(Name of Person Mailing Paper)

Many Palony | 12/30/04
Signature | Date EV567834328US

Express Mail Label

Respectfully submitted,

MCCARTER & ENGLISH LLP

Lisa A. Bongiovi

Registration No. 48,933

Date:

December 30, 2004

Address:

185 Asylum Street, Hartford, Connecticut 06103

Telephone:

(860) 275-6793

Customer No. 21832

HARTFORD: 629912.01

BEST AVAILABLE COPY

LA PROPRIETE INDUSTRIELLE

/FR03/02011 30 DEC 2004

REC'D 2 2 SEP 2003

## BREVET D'INVE

#### **CERTIFICAT D'UTILITÉ - CERTIFICAT D'ADDITION**

### **COPIE OFFICIELLE**

Le Directeur général de l'Institut national de la propriété industrielle certifie que le document ci-annexé est la copie certifiée conforme d'une demande de titre de propriété industrielle déposée à l'Institut.

> 0 9 JUIL 2003 Fait à Paris, le .

> > Pour le Directeur général de l'Institut national de la propriété industrielle Le Chef du Département des brevets

> > > **Martine PLANCHE**

DOCUMENT DE PRIORITÉ

PRÉSENTÉ OU TRANSMIS CONFORMÉMENT À LA RÈGLE 17.1.a) OU b)

SIEGE 26 bis, rue de Saint Petersbourg 75800 PARIS cedex 08 Téléphone: 33 (0)1 53 04 53 04 Télécople : 33 (0)1 53 04 45 23 www.lnpl.fr



Code de la propriété intellectuelle - Livre VI

REQUÊTE EN DÉLIVRANCE 1/2



26 bis, rue de Saint Pétersbourg

75800 Paris Cedex 08 Téléphone : 01 53 04 53 04 Télécopie : 01 42 94 86 54 mperant la 2ème page.

Cet imprimé est à remplir lisiblement à l'encre noire DB 540 W /190600 Réservé à l'INPI BO NOM ET ADRESSE DU DEMANDEUR OU DU MANDATAIRE REMISE DES PIÈCES À QUI LA CORRESPONDANCE DOIT ÊTRE ADRESSÉE DATE 2 JUIL 2002 69 INPI LYON IXAS CONSEIL 15 RUE EMILE ZOLA 0208242 N° D'ENREGISTREMENT 69002 LYON NATIONAL ATTRIBUÉ PAR L'INPI 0 2 1111 2002 DATE DE DÉPÔT ATTRIBUÉE PAR L'INPI Vos références pour ce dossier (facultatif) BR1421 Confirmation d'un dépôt par télécopie N° attribué par l'INPI à la télécopie Cochez l'une des 4 cases suivantes NATURE DE LA DEMANDE × Demande de brevet Demande de certificat d'utilité Demande divisionnaire Date No Demande de brevet initiale Date No ou demande de certificat d'utilité initiale Transformation d'une demande de Date brevet européen Demande de brevet initiale TITRE DE L'INVENTION (200 caractères ou espaces maximum) PROCEDE DE PRECONCENTRATION DE MATERIAUX ORGANIQUES DE SYNTHESE EN PROVENANCE DE DECHETS DE BROYAGE DE BIENS DURABLES ARRIVES EN FIN DE VIE. Pays ou organisation **A** DÉCLARATION DE PRIORITÉ No Date L\_ **OU REOUÊTE DU BÉNÉFICE DE** Pays ou organisation LA DATE DE DÉPÔT D'UNE N° Date L **DEMANDE ANTÉRIEURE FRANÇAISE** Pays ou organisation N٥ Date \_\_\_/\_\_\_\_ S'il y a d'autres priorités, cochez la case et utilisez l'imprimé «Suite» S'il y a d'autres demandeurs, cochez la case et utilisez l'imprimé «Suite» 5 DEMANDEUR Nom ou dénomination sociale GALLOO PLASTICS **Prénoms** SOCIETE ANONYME Forme juridique 4 .0 .8 .4 .8 .1 .9 .9 .2 N° SIREN Code APE-NAF 12 · 4 · 1 · L ] 1 AVENUE DU PORT FLUVIAL Adresse Code postal et ville 59250 HALLUIN Pays FRANCE FRANCAISE Nationalité N° de téléphone (facultatif) N° de télécopie (facultatif) Adresse électronique (facultatif)





REQUÊTE EN DÉLIVRANCE 2/2

	Réservé à l'INPI		_			
REMISE DES PIÈCES DATE	_ 2002		İ			
UEU 69 INPL		;				
N° D'ENREGISTREMENT NATIONAL ATTRIBUÉ PAR	0208242	•				
				DB 540 W /19060		
(facultatif)	oour-ce-dossier-;————	BR1421		*		
6 MANDATAIR	E					
Nom		GAUCHERAND				
Prénom		MICHEL				
Cabinet ou So	ıciété	IXAS CONSEIL				
N °de pouvoir de lien contra	permanent et/ou ctuel					
Adresse	Rue	15 RUE EMILE Z	OLA			
	Code postal et ville .	69002 LYC	N			
N° de téléphoi		04 78 37 75 16				
N° de télécopi		04 78 92 88 58				
Adresse électr	onique (facultatif)	michel.gaucherand@ixas-conseil.com				
7 INVENTEUR (	(S)					
Les inventeurs	sont les demandeurs	Oui  Non Dans ce	cas fournir une désign	nation d'inventeur(s) séparée		
8 RAPPORT DE	RECHERCHE	Uniquement pour une demande de brevet (y compris division et transformation)				
	Établissement immédiat	×				
	ou établissement différé					
Paiement échelonné de la redevance		Paiement en deux versements, uniquement pour les personnes physiques  Oui  Non				
RÉDUCTION !		Uniquement pour	les personnes physiqu	Jes		
DES REDEVA	NCES			e invention (joindre un avis de non-imposition)		
		Requise antérieu	Requise antérieurement à ce dépôt (joindre une copie de la décision d'admission pour cette invention ou indiquer sa référence):			
		F	On our many our control			
Si vous avez u Indiquez le no	utilisé l'imprimé «Suite», ombre de pages jointes					
SIGNATURE D OU DU MANDA (Nom et qualit MICHEL GAU IXAS CONSE	ATAIRE té du signataire) JCHERAND Mandall 91	re au h	eraud	VISA DE LA PRÉFECTURE OU DE L'INPI		
	V		andreamer and the action of			

La loi n°78-17 du 6 janvier 1978 relative à l'informatique, aux fichiers et aux libertés s'applique aux réponses faites à ce formulaire. Elle garantit un droit d'accès et de rectification pour les données vous concernant auprès de l'INPI.

# PROCEDE DE PRECONCENTRATION DE MATERIAUX ORGANIQUES DE SYNTHESE EN PROVENANCE DE DECHETS DE BROYAGE DE BIENS DURABLES ARRIVES EN FIN DE VIE.

#### Domaine de l'invention

5

10

15

20

25

35

L'invention concerne un procédé de pré-concentration de matériaux organiques de synthèse à valoriser tels que les matériaux polymères de synthèse, issus de la destruction par broyage de biens durables arrivés en fin de vie.

Un problème important des industries du recyclage est d'avoir à traiter une grande variété de flux plus ou moins polluants et pollués, plus ou moins concentrés matériaux divers dont certains sont valorisables. Or, les de déchets industriels équipements de triage spécialisés pour traiter un type de déchet particulier : c'est pourquoi ils ne peuvent être efficaces qu'à la condition d'être alimentés par un flux de déchets qui leur soit adapté et provenant sans aucun traitement des déchets collectés ou destinés à être mis en décharge.

Ainsi, afin d'améliorer la valorisation des déchets et de la rendre maximale, il est nécessaire d'alimenter les équipements de triage spécialisés pour un type de déchet, avec des flux à traiter déjà pré-concentrés en matériaux à valoriser.

- 30 Cette étape de pré-concentration des déchets a, dès lors, au moins deux objectifs dont :
  - ✓ l'un est de séparer des déchets afin de les orienter vers les moyens de traitement spécialisés,
  - ✓ et l'autre est de pré-concentrer un flux de déchets à traiter afin d'améliorer le rendement global de la chaîne de traitement des déchets en augmentant le ratio « masse de produits triés à valoriser par rapport à la

masse totale de produits entrant dans la chaîne de traitement de déchets ».

C'est pourquoi l'invention concerne un procédé de préconcentration d'une fraction de matériaux polymères de synthèse à valoriser à partir de résidus issus de la destruction de biens durables arrivés en fin de vie, ces résidus contenant des matériaux organiques de synthèse valorisables et d'autres matériaux, dont certains sont également valorisables et les autres constituent des matériaux contaminants non valorisables à éliminer définitivement.

10

20

25

Plus particulièrement, l'invention concerne un procédé permettant d'extraire tous matériaux polymères de synthèse dans un état solide ou expansé de quelque composition que résidus contenant présents dans un flux de ce soit, matériaux matériaux considérés comme des d'autres et minéraux contaminants tels que métaux, contaminants, afin d'arriver à un taux de concentration en poids de matériaux polymères de synthèse d'au moins 60 %, de préférence d'au moins 85 %, et très préférentiellement Ces matériaux pré-concentrés moins 90 용. destinés à être soumis par la suite à un autre traitement de séparation et de sélection dans le but de récupérer différentes fractions de matériaux polymères de synthèse homogènes, de même qu'une fraction de polymères mousse extraite.

Les flux sur lesquels s'applique le procédé de l'invention proviennent généralement de résidus de broyage automobile et de biens de consommation durables arrivés en fin de vie, pour lesquels une multiplicité de types de matériaux polymères de synthèse sont à considérer être valorisables et pour lesquels une multiplicité d'autres matériaux sont considérés comme des contaminants gênants tels que métaux, minéraux et matériaux contaminants divers et doivent être

éliminés. D'autres déchets, tels que des déchets industriels mélangés contenant des matériaux polymères de synthèse et des déchets d'emballage en provenance de collectes municipales et contenant également des matériaux polymères valorisables mélangés peuvent être tout autant considérés comme potentiellement valorisables.

#### Etat de la technique

10 Le problème important posé aux industries du recyclage est connu depuis quelques années déjà et a fait l'objet de recherches industrielles relativement nombreuses dont quelques cas ont été sélectionnés pour établir l'état de la technique du domaine de l'invention.

15

20

25

30

35

Un premier document (USP n°6,024,226) décrit une technologie et un procédé qui permettent de séparer et recueillir en continu des matériaux issus de mélanges de particules solides hétérogènes provenant essentiellement des déchets solides en utilisant une pluralité de cellules de séparation, chaque cellule étant remplie d'un liquide de densité particulière et différente des autres cellules.

Une première cellule de séparation reçoit le flux de matériaux hétérogènes à trier qui est mis en contact avec liquide-support de densité d'environ un premier permettant à une première fraction de matériaux à séparer de flotter dans le liquide-support en formant une fraction alors fraction densité que la restante de supérieure coule en formant une fraction lourde. Cette reprise et introduite dans lourde est fraction deuxième cellule de séparation dont le milieu liquidesupport a une densité différente de celle de la première cellule, entraînant de ce fait une nouvelle séparation en fractions légères et fractions lourdes.

Le procédé ainsi évoqué apparaît être surtout adapté au traitement de fractions métalliques en vue de récupérer les non ferreux, ainsi qu'au traitement des fractions organiques de synthèse éventuellement purifiées quant à leur teneur en matériaux organiques de synthèse lourds — essentiellement les chlorés — pour une valorisation thermique moins polluante.

Un autre document (WO9801276) décrit un procédé et un dispositif pour le traitement des déchets de matières de synthèse mélangées, particules les excèdent un poids particulier ou une densité particulière (décrite comme fraction lourde) étant préalablement des déchets plus légers tels que films et papiers qui sont aspirés et gérés différemment. Selon ce brevet, la fraction lourde de polymères thermoplastiques rigides mélangés, est broyée dans deux types de broyeurs, tamisée à des dimensions fines de millimètres, puis séparée par criblage et triée par des moyens tels que aspiration et/ou séparation par charge électrostatiques. À cette fin, le dispositif de traitement comporte une étape de broyage, une étape de tamisage et/ou étape de séparation électrostatique. Les flux de matériaux concernés à traiter sont essentiellement des déchets d'emballage plastiques plus ou moins contaminés, il s'agit d'extraire une fraction en vue d'une valorisation thermique. Le broyage fin et le criblage permettent de réduire la teneur en matériaux chlorés et inorganiques.

30

35

5

10

15

20

25

Un autre document (DE19915481) décrit un procédé de traitement de la fraction légère de résidus de broyage qui comporte les étapes de réduction de taille par broyage, d'élimination des métaux ferreux restant et des particules sur lesquelles resteraient attachés des métaux non ferreux. Un second broyage est pratiqué pour obtenir des tailles de particules réduites suivi d'un séchage du flux,

d'une séparation du flux séché des fractions organiques légères les plus grandes et une récupération de ces fractions. Un fractionnement du matériau restant en au moins deux tailles de particules est ensuite pratiqué par criblage et tamisage suivi d'une séparation sous la forme de fraction organique et fraction inorganique. Le procédé impose de sécher l'ensemble du flux initial de matériaux à traiter, ce qui est potentiellement avantageux dans une valorisation thermique, mais ce qui est coûteux et inutile pour une valorisation des matériaux constitutifs de ces résidus de broyage.

5

10

15

20

25

30

Un autre document (DE19526791) décrit un procédé et un pour séparer des mélanges de métaux polymères de synthèse associés et/ou en mélange, par des étapes de réduction de taille des particules, séparation magnétique, de criblage, de classification aéraulique et de séparation des non ferreux d'avec les matériaux polymères. Le procédé initial sépare les métaux du broyage, en utilisant un criblage sur lit fluidisé, une telle séparation par classification permettant de séparer différentes fractions dont une fraction métallique légère libre de toute autre fraction, une fraction métallique lourde, une fraction de matériaux légers, une fraction de particules de fils et une fraction de matériaux polymères L'unité de mélangés. traitement comporte les suivantes : broyage, séparation des fines, transfert et classification sur lit fluidisé en vue de réaliser toutes ces séparations. Toutefois la finalité est de récupérer des fractions métalliques et non d'effectuer une préconcentration de la fraction des matériaux polymères de synthèse en vue de leur valorisation.

Un autre document (DE19953208) décrit un procédé et une installation qui permettent de séparer à sec des matériaux en mélanges, sous forme de particules, par des technologies aérauliques sur une table à lit fluidisé.

L'aspiration ou/et l'évacuation par air se fait au travers du lit fluidisé. Les matériaux à séparer ont des densités de 0,8.

- Ainsi, l'état de la technique propose divers procédés de 5 triage de matériaux ayant pour objet de sélectionner et/ou d'extraire d'un mélange de matériaux, un matériau particulier ou encore d'extraire une fraction non ferreuse de matériaux métalliques ou bien de traiter une fraction polymères thermoplastiques d'origine matériaux de 10 diverse pour en réduire la teneur en polymères chlorés, matériaux métalliques et des des polymères associés ou autres. Mais l'état de la technique de procédés d'enrichissement pour ne propose pas flux de matériaux de compositions 15 traitement de extrêmement diverses, tels ceux issus de la destruction par broyage d'automobiles ou de biens de consommation durables arrivant en fin de vie.
- 20 De tels flux contiennent à la fois des matériaux métalliques, des matériaux minéraux et des matériaux organiques d'origine naturelle ou de synthèse tels que par exemple des matériaux polymères de synthèse.

#### 25 Objectifs de l'invention

30

35

De nombreux objectifs sont dès lors assignés à l'objet de l'invention, de telle sorte que l'essentiel au moins des inconvénients perceptibles dans l'état de la technique en soit éliminé.

Un premier objet de l'invention est de créer un procédé et son installation industrielle correspondante permettant de réaliser une pré-concentration de matériaux polymères de synthèse valorisables de tous types présents dans le flux de matériaux issus du broyage de biens de consommation en fin de vie, en particulier de véhicules automobiles.

Un autre objet de l'invention est de créer un procédé et une installation industrielle correspondante, permettant de réaliser à haut débit une pré-concentration des seuls matériaux polymères de synthèse valorisables présents dans le flux complexe formé de déchets issus du broyage de durables fin de vie consommation en qu'automobiles, électroménager, articles électriques et/ou électroniques après un premier traitement rustique, par leur séparation d'avec les autres matériaux contaminants tels que les matériaux polymères expansés, les matériaux métalliques, les matériaux minéraux comme par exemple du sable, du verre, des matériaux organiques naturels tels que le bois par exemple.

10

35

Un autre objet de l'invention est de créer un procédé et 15 correspondante industrielle installation permettent de produire, à partir du flux complexe formé de 🐇 broyage de biens consommation de déchets issus du durables, tels qu'évoqués précédemment, un pré-concentré des seuls matériaux polymères valorisables à caractère 20 matériaux compact, c'est-à-dire exempt de polymères cellules ouvertes ou fermées, à expansés concentration en matériaux polymères compacts valorisables . au terme du traitement par le procédé soit d'au moins 60 % en poids et préférentiellement d'au moins 80 % en poids, 25 ce pré-concentré pouvant être traité ensuite de façon efficace dans des installations ou par des technologies appropriées de sélection pour en extraire des matériaux polymères homogènes ayant des degrés de pureté proches des matériaux polymères vierges et ce, pour chaque famille de 30 matériaux polymères présents dans ledit flux.

Un autre objet de l'invention est de créer un procédé et une installation industrielle correspondante qui permettent de produire, à partir du flux complexe formé de déchets issus du broyage de biens de consommation durables, une autre fraction de matériaux valorisables constituée par des flocons et mousses flexibles, en particulier de mousse polyuréthane à cellules ouvertes.

#### Exposé sommaire de l'invention

5

10

25

Selon les divers objets de l'invention précédemment énoncés, le procédé de traitement de mélange de matériaux fragmentés issus du broyage en fin de vie de véhicules automobiles et de biens de consommation durables, tels que l'électroménager en fin de vie, diminue les inconvénients manifestés lors de l'examen de l'état de la technique et apporte, en outre, de substantielles améliorations dans les moyens décrits jusqu'à ce jour.

- 15 Selon l'invention, le procédé de traitement d'un mélange de matériaux issus de résidus de broyage d'articles consommables en fin de vie se présentant sous une forme fragmentée, pour pré-concentrer ce mélange en matériaux valorisables et en éliminer au moins pour partie les 20 matériaux contaminant les matériaux valorisables, ledit mélange à traiter comprenant:
  - ✓ une fraction de matériaux valorisables, qui sont des matériaux polymères de synthèse non expansés, de nature et/ou de compositions et/ou de facteurs de forme multiples, se présentant sous l'aspect de fragments allant d'un état rigide à un état souple,
- √ des fractions de matériaux contaminants formés de
  matériaux minéraux et/ou de matériaux métalliques et/ou
  de matériaux organiques autres que les matériaux
  polymères non expansés et/ou des matériaux polymères de
  synthèse dans un état expansé,
- 35 caractérisé en ce qu'il comporte :

a) une première étape de séparation mécanique par criblage et/ou facteur de forme pour extraire au moins pour partie du mélange des matériaux fragmentés, la fraction des matériaux minéraux contaminants,

5

10

15

- b) une étape de séparation aéraulique, par flux gazeux, entrée du mélange de matériaux comportant une débarrassé au moins pour de l'étape a) provenant partie de la fraction des matériaux minéraux et trois sorties pour l'extraction de fractions de matériaux séparés dont la première fraction (b1) consiste en une fraction de matériaux polymères de synthèse ultra et/ou expansés, la deuxième fraction (b2) légers consiste en une fraction de matériaux lourds présents dans le mélange et la troisième fraction (b3) consiste en une fraction des matériaux polymères de synthèse à valoriser se présentant sous une forme fragmentée allant d'un état rigide à un état souple,
- 20 c) une étape de broyage de la fraction (b3) des matériaux polymères à valoriser provenant de l'étape b), à la maille de libération des matériaux contaminants inclus, adhérants ou assemblés aux fragments de la fraction des matériaux polymères à valoriser,

25

mécanique, de séparation seconde étape criblage et/ou séparation aéraulique par flux gazeux, de la fraction des matériaux polymères de synthèse à valoriser provenant de l'étape c) de broyage pour en éliminer moins pour partie 1a fraction 30 au matériaux contaminants libérés lors du broyage et en fraction des matériaux valorisables extraire la pré-concentré constituant le mélange souhaité, en valorisables, contenant encore des matériaux contaminants. 35

Pour être à même de percevoir toute la portée du procédé selon l'invention, il est important que soient définis les mélanges de matériaux à valoriser (contenant des matériaux contaminants à éliminer au moins partiellement) constituant le flux de matériaux entrant dans le procédé de l'invention qui, à la sortie dudit procédé, donne la fraction de matériaux valorisables formant un mélange préconcentré à au moins 60 % et préférentiellement à au moins de matériaux valorisables. Ainsi le procédé traitement selon l'invention d'un mélange de matériaux à 10 valoriser se présentant sous une forme fragmentée, pour l'obtention d'un mélange de matériaux pré-concentrés en matériaux polymères de synthèse à valoriser. thermoplastiques et/ou thermodurcissables, est alimenté à 15 partir de deux flux « I » et « II », résidus de broyage automobile et biens de consommation durables tels que des domaines de l'électroménager et/ou l'électronique parvenus en fin de vie. Ces résidus de broyage ont leur plus grande dimension d'au plus 250 mm et préférentiellement d'au plus 200 mm. 20

Les flux « I » et « II » peuvent être mis en œuvre séparément ou en mélange selon la manière dont opère le broyeuriste, par campagne ou non. Le flux « I » est la fraction qui est appelée dans le métier « lourds non aspirés », à la sortie du broyeur d'automobiles et de biens de consommation durables, séparés ou non des métaux, le flux « II » étant le flux léger aspiré connu sous l'appellation fluffs à la sortie dudit broyeur. Les fragments métalliques libres peuvent être séparés des parties non métalliques par des techniques magnétiques classiques et par courant de Foucauld.

25

30

Le flux « I » ou flux « Lourds » comporte des caoutchoucs 35 et des polymères thermoplastiques et thermodurcissables non aspirés, des restes de métaux, des matériaux inorganiques, du bois… qui sont passés au travers d'une grille de séparation ayant une maille de 20-250 mm, de préférence 20 à 200 et très préférentiellement de 100 à 150 mm du broyeur primaire, dans le cas du broyage automobile et biens de consommation durables.

Le flux « II » ou flux « Légers » ou « fluff » constitué de matériaux thermoplastiques et thermodurcissables se présente sous la forme de plaques hétérogènes en dimensions, de morceaux de mousse et/ou de feuilles, de 10 tissus adhérants à des substrats, de fils, de déchets de films.

Certains broyeurs de véhicules et/ou de biens de consommation durables opèrent sous aspersion d'eau pour éviter les risques d'explosion et les formations de poussières qui sont autant de risques supplémentaires pour l'environnement. Ainsi, les résidus de broyage n'ont pas la même teneur en humidité d'un lot à l'autre selon les quantités de mousses à cellules ouvertes, de fibres et de tissus.

En particulier lorsque les mousses flexibles à cellule ouvertes qui sont essentiellement des mousses polyuréthane (provenant des sièges automobiles), sont imbibées d'eau, il est préférable de les traiter par des procédés adaptés qui tiennent compte de leurs caractéristiques différentes et plus précisément de leur densité apparente et leur séparation semble devoir s'effectuer en exploitant leur facteur de forme.

Par contre, lorsque les résidus sont dans un état sec, une première aspiration légère pourra être particulièrement avantageuse pour extraire ces mêmes mousses flexibles à cellules ouvertes.

La récupération des métaux peut se faire à chaque étape du procédé de pré-concentration de la fraction des matériaux

30

5

15

20

25

35

organiques de synthèse, par les moyens connus tels que séparation magnétique et séparation par courant de Foucauld.

5 Le procédé de pré-concentration des fractions matériaux valorisables qui sont des polymères de synthèse s'adapte à tout système de broyage de véhicules ou/et de biens de consommation durables déjà en place, quelle que soit la technique de broyage pour la destruction de ces biens en fin de vie.

Le procédé, les technologies, les équipements et les installations de pré-concentration s'y rattachant sont préférentiellement positionnés sur le site du gros broyeur automobile, dans le cas du traitement de résidus de broyage automobile.

Pour permettre une bonne compréhension des divers matériaux valorisables et contaminants constituant le mélange de matériaux à soumettre au procédé de préconcentration selon l'invention, résultant d'un broyage destructif de biens de consommations en fin de vie, tels que véhicules automobiles par exemple, ces divers matériaux sont précisés dans les définitions suivantes :

25

30

20

Les matériaux lourds et les matériaux légers : les matériaux lourds constituent la fraction la plus lourde, issue d'une étape de séparation par densité réelle ou densité apparente, dans le procédé selon l'invention, du flux de matière en traitement, par opposition aux matériaux légers constituant la fraction légère du même flux.

Il est à noter qu'au moins une partie des matériaux lourds d'une étape de séparation peuvent devenir les matériaux légers de l'étape de séparation ultérieure, et vis versa : une partie des matériaux légers d'une étape peut être considérée comme matériaux lourds dans l'étape de séparation ultérieure.

- ✓ Les matériaux ultra légers : la première fraction 5 légère du flux de matière en traitement, séparée par densité ou densité apparente, est appelée fraction d'ultra légers. Cette fraction d'ultra légers notamment composée de mousse, de textiles, de films, de morceaux de fils, ces matériaux préférentiellement dans 10 un état sec ayant une densité qui augmente en fonction du taux d'humidité.
- ✓ Les matériaux ultra lourds : la première lourde du flux de matière en traitement, séparée par densité ou densité apparente, 15 est appelée d'ultra lourds. Cette fraction d'ultra lourds notamment composée de sables, de métaux, de caoutchoucs, de bois.
- 20 ✓ Les matériaux polymères de synthèse : correspondent à la partie du flux de matière en traitement composée de polymères thermoplastiques et thermodurcissables à valoriser qui peuvent être extraits des résidus de broyage et réutilisés ou recyclés.

25

✓ <u>La fraction des matériaux organiques</u> autre que polymères à valoriser est principalement composée de bois, de déchets de textiles organiques, de déchets de fils ou autres.

30

35

La fraction des matériaux polymères mousses est essentiellement formée par les mousses à cellules ouvertes ainsi que les mousses alvéolaires à cellules fermées telles que les mousses polyuréthanes, matériaux polymères élastomériques ou non ayant fait l'objet d'une action porophore dans la masse.

✓ <u>La fraction des matériaux contaminants</u> est formée par des déchets ou particules métalliques, des morceaux de caoutchouc, de verre, du gravier, du sable, du bois, des déchets de mousses polymères, de films, de filaments de tissus en matériaux polymères de synthèse ou autres déchets qui doivent en être éliminés.

#### Description détaillée de l'invention

5

25

30

Le procédé de pré-concentration en matériaux polymères par 10 traitement d'un mélange de matériaux fragmentés issus de résidus de broyage d'objets en fin de vie, tels que par automobiles, électroménagers, exemple électroniques et formé de fractions de matériaux aussi divers que des matériaux polymères, des métaux, 15 matériaux minéraux et des matériaux d'origine organique autres que les matériaux polymères ci-dessus évoqués, à l'exclusion des matériaux polymères expansés, concerne tous les matériaux polymères que l'on cherche à valoriser, de types thermoplastiques et thermodurs, qui sont présents 20 dans les objets consommables précités, parvenus en fin de vie.

Le procédé de pré-concentration en matériaux polymères du mélange de matériaux divers précités, issus de résidus de broyage consiste à traiter ledit mélange pour en éliminer par extraction et au moins partiellement, les matériaux contaminants non valorisables formés des fractions de matériaux autres que les polymères à valoriser; cette élimination permet ainsi un enrichissement dudit mélange en matériaux polymères valorisables par une augmentation de leur concentration.

Une fois pré-concentré par élimination au moins partielle 35 des fractions contaminantes non valorisables, le mélange enrichi en matériaux polymères valorisables peut être traité par des moyens appropriés sortant du domaine de l'objet de l'invention.

de l'invention, Selon le procédé il est possible d'extraire un premier produit formé par des matériaux polymères valorisables se présentant sous l'aspect d'un mélange de matériaux polymères fragmentés compositions chimiques multiples et variées, ce mélange contenir encore pouvant des fractions de matériaux contaminants qui seront ultérieurement éliminés.

Selon ce même procédé de l'invention, il est également possible d'extraire la fraction des polymères expansés, en particulier celle formée de mousses à cellules ouvertes, constituant l'un des contaminants gênants.

#### Etape a) du procédé selon l'invention

5

10

15

20

25

30

Selon le procédé de traitement d'un mélange de matériaux, & objet de l'invention, l'étape a) reçoit la totalité du 🤏 flux des matériaux divers fragmentés se présentant sous la 🖀 forme d'un mélange provenant des résidus de broyage . d'objets en fin de vie tels que précédemment définis. Cette étape a) du procédé selon l'invention est une étape de séparation mécanique par criblage et/ou facteur de forme qui peut être réalisée par l'intermédiaire d'un dispositif comportant un moyen de criblage tel qu'une grille à maille calibrée de séparation, adaptée matériaux dont on recherche la séparation particulièrement à la forme des fragments valorisables.

Un moyen de criblage adapté à la réalisation de l'étape de séparation a) peut être choisi parmi les dispositifs munis d'un tambour rotatif à maille calibrée, d'une grille vibrante à maille calibrée ou de tout autre dispositif muni d'un moyen de séparation calibré : la plus grande dimension de la maille calibrée, ou du moyen de séparation

calibrée, est généralement de 25 mm au plus et préférentiellement comprise entre 1 mm et 15 mm.

A titre d'illustration, lors de la réalisation de l'étape a), une séparation mécanique par criblage calibré peut se faire par exemple, au moyen d'un « trommel » formé d'une cage à surface de séparation cylindrique, à axe de révolution faiblement incliné, la maille calibrée de la surface destinée à la séparation étant formée par des ouvertures dont la plus grande dimension est adaptée à la dimension et/ou au facteur de forme des matériaux contaminants à éliminer, de telle sorte que :

polymères valorisables fractions de ✓ seules les présentant sous la forme de plaquettes sont retenues 15 par la maille de tri du moyen de séparation calibré avec un minimum de matériaux contaminants dont la plus facteur de forme dimension et/ou le grande supérieurs à la maille calibrée de tri,

20

25

30

35

10

✓ les fractions de matériaux contaminants et de matériaux valorisables dont la plus grande dimension et/ou le facteur de forme différent de ceux des fractions de polymères valorisables et dont la plus grande dimension et/ou le facteur de forme sont inférieurs à la dimension de la maille calibrée de tri, passent dans l'espace libre de la maille de tri et sont éliminées.

Cette première étape de séparation mécanique par criblage et/ou facteur de forme permet l'élimination d'une fraction comportant importante de matériaux contaminants matériaux tels essentiellement des minéraux que graviers et du sable qui de verre, des morceaux fonctionnement des étapes perturber le viendraient être éliminés. Ouant aux doivent suivantes et qui matériaux polymères de synthèses à valoriser, ils sont un état de fragmentation tel que les quantités éliminées au cours de cette étape de criblage et qui constituent des pertes, sont très faibles.

#### 5 Etape b) du procédé selon l'invention

10

15

20

25

30

35

Le flux des matériaux provenant de l'étape a), débarrassé partie de cette première fraction de matériaux entre dans l'étape b) du contaminants, traitement selon l'invention. Cette étape b) du procédé de traitement selon l'invention est destinée à séparer d'une manière sélective les différentes fractions des matériaux présents dans le flux des divers matériaux provenant de ces différentes l'étape a) du procédé de traitement, dits ultra étant constituées de matériaux fractions légers, dits légers et dits lourds.

La fraction des matériaux ultra légers bl) est formée de déchets de films, de polymères, de déchets de fils d'origine naturelle ou synthétique et de mousses de polymères.

La fraction des matériaux légers b3) est formée de tous les matériaux polymères à valoriser, se présentant sous des formes fragmentées très diverses telles que plaques, écailles, paillettes, pulvérulents, rigides ou flexibles.

La fraction des matériaux lourds b2), quant à elle, peut contenir des matériaux organiques naturel ou de synthèse tels que des déchets de bois, du caoutchouc ou autres, des matériaux minéraux tels que des résidus de sable, de verre dont les dimensions et/ou facteurs de forme ont été inopérants dans la précédente étape a) de séparation par criblage et des résidus métalliques dont les dimensions et/ou facteurs de forme ont également été inopérants dans ladite étape précédente a) de séparation par criblage.

séparation diverses fractions ultra des légères et lourdes dans l'étape b) recevant le flux de matériaux provenant de l'étape a) est de type aéraulique et peut se pratiquer par aspiration et/ou soufflage dans une zone de séparation aéraulique comprenant au moins un séparation aéraulique fonctionnant de insufflation et/ou par aspiration d'un flux gazeux, cette zone comportant une entrée du mélange des matériaux à séparer et trois sorties permettant l'extraction de la fraction (b1) de matériaux polymères ultra légers et/ou expansés à éliminer, la fraction (b2) consistant en des matériaux lourds contaminants à éliminer et de la fraction formée des matériaux polymères à valoriser et à préconcentrer.

15

20

25

30

35

10

Dans le cas où la zone de séparation aéraulique de l'étape b) du procédé selon l'invention comporte un seul moyen de séparation aéraulique, ce moyen de séparation aéraulique comporte au moins deux zones spécifiques de séparation. L'une des zones spécifiques de séparation aéraulique est à la fois la zone qui permet l'alimentation en matériaux à séparer dont le flux entrant est soumis au cours de son introduction dans ladite zone à une séparation aéraulique précoce par flux gazeux de la fraction (b1) des matériaux ultra légers à éliminer et à la sortie immédiate de ladite fraction (b1) du moyen de séparation aéraulique. L'autre zone spécifique de séparation aéraulique, munie d'un moyen de criblage et également soumise à un flux gazeux, traite le mélange des fractions des matériaux (b2) lourds et contaminants et des matériaux (b3) légers et valorisables provenant de la première zone spécifique, le flux gazeux séparant et entraînant vers une sortie du moyen séparation aéraulique la fraction (b3) des matériaux légers et valorisables, tandis que la fraction (b2) des matériaux lourds contaminants se sépare de la fraction (b3) par gravité et est éliminée du moyen de séparation aéraulique par une sortie appropriée. Un tel moyen de

séparation aéraulique à deux zones spécifiques de séparation peut être choisi dans le groupe constitué par les séparateurs-nettoyeurs-calibreurs modulaires comportant des cribles et une double aspiration : un séparateur aéraulique de ce type est commercialisé, par exemple, par la société WESTRUP.

Dans le cas où la zone de séparation aéraulique de l'étape b) du procédé selon l'invention se compose de deux moyens de séparation aérauliques qui sont des séparateurs aérauliques, lesdits moyens de séparation sont dès lors montés en série de telle manière qu'une sortie au moins des fractions des matériaux contaminants (b1) et (b2) se trouve sur le premier moyen de séparation aéraulique.

15

20

25

30

35

10

Selon une variante relative à la présence de deux moyens de séparation aérauliques ou séparateurs aérauliques par flux gazeux dans la zone de séparation aéraulique, premier moyen de séparation aéraulique qui reçoit le flux entrant de matériaux à séparer en fractions de matériaux 5 contaminants et valorisables provenant de l'étape a), : traite ce flux en deux fractions, de telle sorte que la g fraction des matériaux ultralégers (b1) est extraite par : partie supérieure du premier moyen de séparation aéraulique, tandis qu'un mélange des fractions matériaux lourds contaminants (b2) et des matériaux légers à valoriser (b3) est extraite par la partie basse dudit moyen de séparation aéraulique. Ce mélange des fractions des matériaux lourds contaminants (b2) et des légers à valoriser (b3) est introduit dans le deuxième moyen de séparation aéraulique, la fraction des matériaux lourds (b2) contaminants étant éliminée par la partie basse du deuxième moyen de séparation aéraulique tandis que fraction (b3) des matériaux à valoriser est extraite pour alimenter l'étape c) du procédé selon l'invention.

Selon une autre variante relative à la présence de deux aérauliques séparation ou séparateurs de aérauliques à flux gazeux dans la zone de séparation aéraulique, le premier moyen de séparation qui reçoit le de matériaux à séparer en fractions flux entrant contaminants et valorisables provenant de matériaux l'étape a) traite le flux en deux fractions de telle sorte que la fraction des matériaux lourds contaminants (b2) est extraite par la partie basse dudit moyen de séparation tandis qu'un mélange des fractions aéraulique matériaux ultra légers contaminants (b1) et des matériaux est extrait par valorisables (b3) la supérieure du premier moyen de séparation aéraulique. Ce matériaux mélange des fractions de ultra contaminants (b1) et de matériaux légers valorisables (b3) est introduit dans le deuxième séparateur aéraulique, la fraction des matériaux ultra légers contaminants (b1) étant éliminée par la partie supérieure du deuxième moyen de séparation aéraulique, tandis que la fraction des matériaux légers valorisables est extraite par la partie inférieure dudit moyen de séparation pour alimenter l'étape c) du procédé selon l'invention.

10

15

20

25

30

35

Que soit pratiquée l'utilisation d'un ou plusieurs moyens de séparation aérauliques, dans l'étape b) du procédé selon l'invention, la fraction des matériaux ultra légers (b1) extraite de la zone de contaminants aéraulique peut être soumise à une étape supplémentaire de séparation par criblage selon leur plus grande dimension et/ou leur facteur de forme pour réaliser la séparation d'une fraction formée de matériaux de dimensions inférieures à celle de la maille du crible telles que des poudres de polymères, des déchets de fils et/ou de films, de petits volumes de mousses et d'une fraction formée de tous les flocons de mousses ne pouvant passer à travers les mailles du crible et les valoriser par une opération appropriée telle qu'une glycolyse, agglomération mécanique

avec ajout d'un liant, ou un broyage cryogénique pour produire des charges (filler) organiques destinées à être introduites dans des articles réalisés au moyen de polymères thermoplastiques ou thermodurcissables.

5

10

15

20

25

#### Etape c) du procédé selon l'invention

des matériaux polymères à valoriser fraction (b3) provenant de l'étape b) de séparation aéraulique selon l'invention, qui contient procédé matériaux contaminants inclus, adhérants ou assemblés aux matériaux polymères à valoriser, est introduite dans l'étape c) du procédé selon l'invention. Cette étape c) consiste en un broyage fin de ladite fraction à valoriser pour atteindre au moins la maille de libération des matériaux contaminants inclus dans les matériaux polymères à valoriser, afin de libérer lesdits matériaux polymères de tous les matériaux contaminants, adhérants, assemblés ou inclus. Cette étape de broyage à au moins la maille de libération matériaux contaminants conduit des la: à d'une réalisation et 1'obtention nécessaire fragmentation fine donnant des particules de polymères ài valoriser ayant leur plus grande dimensions au plus égale à 50 mm, de préférence au plus égale à 25 mm, et très préférentiellement comprise entre 1 mm et 15 mm.

Le broyage de l'étape c) du procédé selon l'invention peut s'effectuer en continu dans des broyeurs appropriés, connus de l'homme de métier.

30

35

#### Etape d) du procédé selon l'invention

A la sortie de l'étape c) de broyage fin, le flux de matériaux broyés formé de matériaux polymères valorisables et de matériaux contaminants libérés par le broyage et qui doivent être éliminés, entre dans une étape d) de séparation mécanique par criblage et/ou de séparation

aéraulique par flux gazeux. Toutefois, si la libération par broyage des matériaux contaminants rigides ne créé pas une situation de séparation ultérieure délicate, il n'en est pas de même des matériaux souples, en particulier les mousses polymères qui, lors du broyage, sont soumises à un phénomène de compression, c'est-à-dire de réduction de volume. A la sortie de l'étape c) de broyage fin, les particules de mousses comprimées ont tendance à reprendre leur volume initial par repos, et dès lors qu'elles sont relâchées, prennent un facteur de forme différent de celui des matériaux rigides valorisables que sont les fragments de polymères finement broyés.

10

15

20

25

30

Toutefois, le flux des matériaux finement broyés provenant de l'étape c) du procédé selon l'invention peut manifester un état de siccité variable qui, selon que le flux de matériaux provenant de l'étape c) est plutôt sec ou humide, peut avoir une incidence sur l'étape d) finale du procédé selon l'invention, la valeur seuil du taux d'humidité seuil entre l'état sec et l'état humide étant de au plus 20% en poids.

Dans le cas où le flux des matériaux finement broyés provenant de l'étape c) est relativement séparation des diverses fractions ultra légères, légères et lourdes de ce flux est de type aéraulique et peut se pratiquer par aspiration et/ou soufflage dans une zone de séparation aéraulique comprenant au moins un moyen de séparation aéraulique fonctionnant par insufflation et/ou par aspiration d'un flux gazeux, cette zone comportant une entrée du mélange des matériaux à séparer et trois sorties permettant l'extraction d'une fraction (d1) de matériaux polymères ultra légers et/ou expansés à éliminer, d'une fraction (d2) consistant en des matériaux contaminants à éliminer et d'une fraction (d3) formée des matériaux polymères à valoriser. Cette dernière fraction (d3) constitue le flux de matériaux valorisables préconcentré résultant du procédé selon l'invention,

contenant préférentiellement environ au moins 85 % en poids de matériaux valorisables et au plus 15 % en poids de matériaux contaminants.

Dans le cas où la zone de séparation aéraulique de l'étape 5 d) du procédé selon l'invention comporte un seul moyen de séparation aéraulique, ce moyen de séparation comporte lui même au moins deux zones spécifiques de séparation des matériaux à séparer. L'une des zones spécifiques 10 séparation aéraulique est la zone qui permet simultanément l'alimentation en matériaux à séparer dont le flux entrant est soumis au cours de son introduction dans ladite zone à séparation aéraulique précoce et à une immédiate du moyen de séparation par flux gazeux de la fraction (d1) des matériaux ultra légers à éliminer. 15 L'autre zone spécifique de séparation aéraulique, munie d'une surface de criblage et également soumise à un flux gazeux, traite le mélange des fractions des matériaux (d2). lourds et contaminants et des matériaux (d3) valorisables provenant de la première zone spécifique, le flux gazeux-20 séparant et entraînant vers une sortie du séparateur aéraulique la fraction (d3) des matériaux valorisables, fraction des matériaux que la (d2) contaminants se sépare de la fraction (d3) par gravité et est éliminée du moyen de séparation aéraulique par une 25 sortie appropriée. Un tel moyen de séparation aéraulique ou séparateur aéraulique à deux zones spécifiques séparation peut être choisi dans le groupe constitué par séparateurs-nettoyeurs-calibreurs modulaires comportant des cribles et une double aspiration: 30 séparateur aéraulique de ce type est commercialisé, par exemple, par la société WESTRUP.

Dans le cas où la zone de séparation aéraulique de l'étape 35 d) du procédé selon l'invention se compose de deux moyens de séparation aérauliques, lesdits moyens de séparation sont dès lors montés en série de telle manière qu'une sortie au moins des fractions des matériaux contaminants (d1) et (d2) se trouve sur le premier moyen de séparation aéraulique.

Selon une variante relative à la présence de deux moyens de séparation aérauliques par flux gazeux dans la zone de séparation aéraulique, le premier moyen de séparation aéraulique qui reçoit le flux entrant de matériaux en fractions de matériaux contaminants valorisables provenant de l'étape c), traite ce flux en 10 fractions, de telle sorte que la fraction des matériaux ultra légers (d1) est extraite par la partie supérieure du premier moyen de séparation aéraulique, tandis qu'un mélange des fractions de matériaux lourds contaminants (d2) et des matériaux à valoriser (d3) est 15 extraite par la partie basse dudit moyen de séparation aéraulique. Ce mélange des fractions des matériaux lourds contaminants (d2) et des matériaux à valoriser (d3) est introduit dans le deuxième moyen de séparation aéraulique, 20 la fraction des matériaux lourds (d2) contaminants étant éliminée par la partie basse du deuxième moyen séparation aéraulique tandis que la fraction (d3) matériaux à valoriser est extraite de l'étape d) et peut subir encore une étape supplémentaire d'élimination de matériaux contaminants. 25

Selon une autre variante relative à la présence de deux moyens de séparation aérauliques à flux gazeux dans la de séparation aéraulique, le premier moyen séparation qui reçoit le flux entrant de matériaux fractions en de matériaux contaminants valorisables provenant de l'étape c) traite le flux en fractions de telle sorte que la fraction matériaux lourds contaminants (d2) est extraite par la partie basse dudit moyen de séparation aéraulique tandis qu'un mélange des fractions des matériaux ultra légers contaminants (d1) et des matériaux valorisables (d3) est

30

extrait par la partie supérieure du premier moyen séparation aéraulique. Ce mélange des fractions matériaux ultra légers contaminants (d1) et de matériaux valorisables (d3) est introduit dans le deuxième moyen de séparation aéraulique, la fraction des matériaux ultra légers contaminants (d1) étant éliminée par la partie supérieure du deuxième moyen de séparation aéraulique, tandis que la fraction des matériaux valorisables (d3) est partie inférieure moyen de dudit par la séparation.

Que soit pratiquée l'utilisation d'un ou plusieurs moyens de séparation aérauliques, dans l'étape d) du procédé selon l'invention, la fraction des matériaux ultra légers zone de extraite de la contaminants (d1)aéraulique peut être soumise à une étape supplémentaire de séparation par criblage selon leur plus grande dimension et/ou leur facteur de forme pour réaliser la séparation : de dimensions : matériaux formée de fraction d'une inférieures à celle de la maille du crible telles que des poudres de polymères, des déchets de fils et/ou de films, de petits volumes de mousses et pour récupérer tous les flocons de mousses ne pouvant passer à travers les mailles du crible et les valoriser par une opération appropriée telle qu'une glycolyse, agglomération mécanique avec ajout d'un liant, ou un broyage cryogénique pour produire des charges (filler) organiques destinées à être introduites polymères moyen de réalisés au des articles thermoplastiques ou thermodurcissables.

30

35

25

10

15

20

Dans le cas où le flux des matériaux finement broyés provenant de l'étape c) est relativement humide, c'est-àdire contenant plus de 20 % en poids d'eau, la séparation mécanique par criblage et/ou facteur de forme peut être réalisée par l'intermédiaire d'un dispositif comportant un moyen de criblage tel qu'une grille à maille calibrée de séparation, adaptée aux matériaux dont on recherche la

séparation et plus particulièrement à la forme des fragments valorisables.

Un moyen de criblage adapté à la réalisation de l'étape de séparation peut être choisi parmi les dispositifs munis d'un tambour rotatif à mailles calibrées ou munis d'une grille vibrante à mailles calibrées ou de tout autre dispositif muni d'un moyen de séparation calibrée : grande dimension de la maille calibrée, est 25 généralement d'au plus et préférentiellement mm comprise entre 1 mm et 10 mm.

10

la réalisation de l'étape d), une séparation mécanique par criblage calibré peut se faire, par exemple, moyen d'un «trommel » à 15 surface de séparation cylindrique, à axe de révolution faiblement incliné, maille calibrée de la surface destinée à la séparation étant formée des par barreaux disposés selon génératrices et prenant appui sur des structures circulaires coaxiales à l'axe de révolution de ladite 20 surface : la maille calibrée se définit par l'espace libre délimité par deux barreaux et deux structures circulaires contiguës de telle sorte que :

- 25 ✓ seules fractions de les polymères valorisables se présentant sous la forme de plaquettes passent dans cet libre en entraînant le minimum de matériaux contaminants dont la plus grande dimension inférieure à la distance entre deux barreaux, 30 matériaux contaminants étant des mousses, des morceaux de bois et autres,
- ✓ les fractions de matériaux contaminants à facteur de forme différent de celui ou de ceux des fractions
   35 polymères valorisables ou encore dont la plus grande dimension est au moins égale à la distance entre deux barreaux, sont retenues par la maille de tri que

constituent les barreaux et les structures annulaires précédemment évoquées : ces matériaux contaminants ainsi éliminés sont essentiellement des mousses, des déchets de bois, du caoutchouc alvéolaire et autres matériaux.

Cette étape de séparation mécanique par criblage et/ou facteur de forme permet l'élimination d'une fraction importante des mousses polymères et des autres matériaux contaminants tels que films et fils polymères, morceaux de bois.

5

10

15

A l'issue de cette séparation mécanique par criblage, la fraction des matériaux polymères valorisables extraite du procédé de traitement selon l'invention constitue la fraction pré-concentrée en matériaux valorisables atteignant préférentiellement au moins 85 % en poids de polymères de synthèse recyclés à valoriser.

issue l'étape d), pré-concentrée fraction de 20 La synthèse à valoriser, qui matériaux polymères de formée d'un mélange de polymères de synthèse de diverses origines, telles que polyoléfines, chlorure de polyvinyle, polystyrène, polyamide, polyesters, polyuréthane ou autres dont certains peuvent contenir une 25 polymères, minérale, peut subir à la sortie du procédé de préconcentration une séparation par densité en milieu aqueux pour réaliser une sélection de deux fractions de polymères à valoriser délimitée par un seuil de densité choisi 30 « ds », par exemple de 1,1, la première fraction ayant une densité inférieure à ds et la deuxième fraction ayant une densité supérieure ou égale à ds. Selon ce seuil ds de densité de séparation, la première fraction séparée est formée d'un mélange de matériaux polymères valorisables en 35 milieu aqueux ayant, pour chacun d'entre eux, une densité la inférieure à valeur ds choisie comme séparation des deux fractions : cette première fraction

peut contenir par exemple des polyoléfines, des polystyrènes, des élastomères ou autres. L'autre fraction, quant à elle, est formée d'un mélange de matériaux polymères valorisables ayant, pour chacun d'entre eux, une densité au moins égale à la valeur ds choisie comme seuil de séparation, cette autre deuxième fraction contenant tous les matériaux polymères valorisables refusés dans la première fraction.

10 Ainsi, cette méthode de séparation de deux fractions de matériaux polymères valorisables en mélange, pour réaliser une sélection délimitée par un seuil de densité ds choisi, permet l'obtention de deux fractions rendues distinctes par leur densité et constituant chacune une fraction préconcentrée en matériaux valorisables selon les besoins 15 industriels. Chaque fraction de polymères de synthèse à valoriser doit alimenter par la suite des procédés de séparation sélective très fine permettant d'extraire chacun des polymères séparément, par exemple une fraction 20 polyéthylène, une fraction de polypropylène, fraction de polystyrène, une fraction de chlorure de polyvinyle, une fraction de polyamide et autres fractions, ces séparations sélectives et fines n'entrant pas dans l'objet du procédé de pré-concentration selon l'invention.

Dès lors, le procédé selon l'invention qui comporte une étape de sélection par une séparation par densité en milieu aqueux ou seuil ds choisi de deux fractions de polymères valorisables, à partir du flux d3) provenant de l'étape d), conduit ainsi à la création de deux fractions préconcentrées en matériaux polymères présélectionnés valorisables, contenant encore des matériaux contaminants.

25

30

Ainsi, selon l'invention, le procédé de traitement d'un 35 mélange de matériaux issus de résidus de broyage d'articles consommables en fin de vie se présentant sous une forme fragmentée, , pour pré-concentrer ce mélange en matériaux valorisables et en éliminer au moins pour partie les matériaux contaminant les matériaux valorisables, ledit mélange à traiter comprenant :

- √ une fraction de matériaux valorisables, qui sont des matériaux polymères de synthèse non expansés, de nature et/ou de compositions et/ou de facteurs de forme multiples, se présentant sous l'aspect de fragments allant d'un état rigide à un état souple,
- 10

  ✓ des fractions de matériaux contaminants formés de matériaux minéraux et/ou de matériaux métalliques et/ou de matériaux organiques autres que les matériaux polymères non expansés et/ou des matériaux polymères de synthèse dans un état expansé,

se caractérise en ce qu'il comporte :

- a) une première étape de séparation mécanique par 20 criblage et/ou facteur de forme pour extraire au moins pour partie la fraction des matériaux minéraux contaminants du mélange des matériaux fragmentés,
- b) une étape de séparation aéraulique, par flux gazeux, 25 comportant une entrée du mélange de matériaux provenant de l'étape a) débarrassé au moins pour partie de la fraction des matériaux minéraux et trois sorties pour l'extraction de fractions de matériaux séparés dont la première fraction (b1) consiste en une 30 fraction de matériaux polymères de synthèse ultra et/ou expansés, la deuxième fraction consiste en une fraction de matériaux lourds présents dans le mélange et la troisième fraction (b3) consiste en une fraction des matériaux polymères de synthèse à 35 valoriser se présentant sous une forme fragmentée allant d'un état rigide à un état souple,

c) une étape de broyage de la fraction (b3) des matériaux polymères à valoriser provenant de l'étape b), à la maille de libération des matériaux contaminants inclus, adhérants ou assemblés aux fragments de la fraction des matériaux polymères à valoriser,

5

30

- d) une seconde étape de séparation mécanique par criblage et/ou séparation aéraulique par flux gazeux, de de à fraction des matériaux polymères synthèse valoriser provenant de l'étape c) de broyage pour en 10 la fraction éliminer moins pour partie matériaux contaminants libérés lors du broyage et matériaux valorisables fraction des extraire la mélange souhaité, pré-concentré constituant le des valorisables, contenant encore 15 matériaux contaminants.
- e) une étape de séparation par densité en milieu aqueux de la fraction des matériaux valorisables provenant de l'étape d) à un seuil de densité ds choisi pour 20 permettre l'obtention de deux fractions de matériaux valorisables présélectionnées selon le seuil préconcentrées matériaux densité ds choisi, et en valorisables contenant encore des matériaux 25 contaminants.

Le procédé de pré-concentration selon l'invention de fractions de matériaux organiques de synthèse tel qu'il est développé dans le cadre de l'invention s'adapte à tout système de broyage de véhicules automobiles et/ou d'autres biens de consommation durables arrivés en fin de vie, quelle que soit la technologie de broyage.

35 L'invention sera mieux comprise grâce aux exemples cités à titre illustratif et au schéma représentatif (figure 1) du

procédé de pré-concentration mis en œuvre dans le cadre des exemples.

#### Exemples

5

Sur un site de broyage industriel de véhicules automobiles en fin de vie, et après séparation de la fraction formée des divers métaux à récupérer, deux flux de matériaux issus de cette séparation et contenant des matériaux polymères de synthèse à valoriser et des matériaux contaminants à éliminer sont disponibles pour être soumis au procédé de pré-concentration selon l'invention. Il s'agit d'un flux (I) formé d'une fraction lourde et d'un flux (II), formé d'une fraction de matériaux légers.

15

10

La composition des deux fractions constituant les deux flux entrants apparaissent dans les tableaux ci-après. Les teneurs sont données en % en poids.

20 Composition de la fraction lourde une fois les métaux ferreux et non ferreux retirés - flux (I)

Materiaux	Composition et granulometrie	Teneur (%)
Polymères	Tous types sous quelque forme	19
	de plaquette et fragment,	
	thermoplastique et	
	thermodurcissables.	
Caoutchouc et	Morceaux de pneumatique (45%)	55
élastomères	Tous types de joints (55%).	
Métaux	Fragment de Ferreux et Non	5
	Ferreux.	
Bois		7
Materiaux ::	Composition et granulometrie	Teneur (%)
Textiles	Pièces de faibles dimensions.	3
Fils de cuivre	Cables (5 à 15 cm).	3
Minéraux	Pierre et gravier, allant	8
	jusqu'à des poids de 100 -	
	500 g par pierre.	ļ

Composition de la fraction légère, « fluff » extraite par aspiration – flux (II)

. Materraux.	Composition et granulometrie	Teneur (*)
Polymères	Tous types sous quelque forme	9
	de plaquette et fragment,	
	thermoplastique et	
	thermodurcissables de 2 à	
	10 cm de dimension.	
Mousse PU	10/10 - 20/20 cm.	8
Caoutchouc et	Pièces longues tels que	3
élastomères	joints, absence de composants	
	issus des pneumatiques.	
Métaux	Fils / plaquettes d'aluminium	2.5
	et autre.	
Fils de cuivre Longueur: 10 - 20 cm.		1
Bois	Pièces de dimensions 10 -	1
	20 cm.	

5

Mélange PU et	Textiles, moquettes, simili	32.5
textiles	cuir	
Minéraux	Pierres, sable, verre,	43
	poussières, terre	

Il doit être compris que suivant les types de technologie utilisées pour la séparation des flux (I) et (II), la composition donnée est une moyenne qui varie suivant les types de compositions de produits à broyés considérés, à savoir automobile en fin de vie et biens durables de consommation tels que produits blancs.

### Exemple 1 (selon la figure)

10

20

Un essai a été fait sur 23,4 tonnes du flux léger (II) ou « fluff » en provenance d'un broyeur automobile. Ce « fluff » correspond à ce qui est extrait par première aspiration du broyeur et constitue le flux entrant dans le procédé de pré-concentration tel que développé dans le cadre de l'invention.

Selon l'étape a) du procédé selon l'invention, le flux entrant de matériaux a tout d'abord été soumis à une séparation mécanique par criblage et/ou facteur de forme en (A) de manière sélective afin de retirer 3,68 tonnes représentant 15% en poids du flux entrant. Les mailles du crible étaient de 0-4 mm.

25 Selon l'étape b) du procédé, le flux de matériaux venant de l'étape a), a été soumis à séparation par tri aéraulique dans un premier séparateur aéraulique (B). 10,14 tonnes de « légers » constituant la fraction bl) ont ainsi été extraites, par aspiration et 9,58 tonnes correspondant aux fractions b2) et b3) sont restées et sont considérées comme « lourds » soit respectivement 43,3 % de « légers » et 40,9 % de « lourds ». Presque

toutes les mousses (99 %) ont été aspirées dans la fraction b1) des légers.

9,58 Ces tonnes ont été passées dans un deuxième séparateur de tri aéraulique (C) et la fraction b3) des matériaux polymères de synthèse extraites représentent une masse de 4,1 tonnes soit 17,5 % par rapport au total de départ. Cette fraction est considérée comme relativement propre. Quant à la fraction b2) constituée de matériaux 10 contaminants tels que des métaux caoutchoucs, minéraux, bois et autres, elle représentait une masse de 5,48 tonnes qui a été extraite par la base du deuxième séparateur aéraulique.

15 Selon l'étape c) du procédé, les 4,1 tonnes de la fraction b3) ont été fragmentées dans la zone de broyage (E), le broyage s'effectuant sur une grille de 25 mm.

A la sortie de la zone de broyage (E), les 4,1 tonnes ont alimenté une zone de séparation aéraulique par flux gazeux (aspiration) comportant également un moyen de criblage (H) permettant une séparation très efficace par leur facteur de forme des mousses polymères libérées au broyage dans la zone (E): (dispositif de séparation modulaire commercialisé par la société WESTRUP).

De cette zone de séparation aéraulique et de criblage :

√ une fraction (d3) représentant 2,4 tonnes de matériaux 30 polymères de synthèse valorisables, essentiellement des thermoplastiques et un peu de thermodurcissables, a été extraite sous forme de paillettes, de plaquettes et autres broyats représentant 10,3 % en poids de la masse totale du flux entrant dans le procédé selon 35 l'invention ;

✓ une fraction (d2) représentant 0,22 tonnes de matériaux contaminants lourds formée de fragments de bois, de métaux et de morceaux de fils électriques a été éliminée par criblage, représentant 0,9 % en poids de la masse totale du flux entrant dans le procédé selon l'invention;

5

20

- ✓ une fraction (d1) représentant 1,48 tonnes de matériaux également valorisables a été séparée par aspiration comprenant des mousses résiduelles de polymères, des caoutchoucs fins, des matériaux polymères thermoplastiques et thermodurcissables, sous forme de poudre de paillettes, de plaquettes, représentant 6,3 % en poids de la masse totale du flux entrant dans le procédé selon l'invention;
  - ✓ le taux de concentration en matériaux polymères de synthèse est passé, grâce au procédé de pré-traitement, d'environ 10 % en poids de la masse totale du flux, entrant dans le procédé, à environ 90 % en poids dans la fraction des polymères de synthèse valorisable issue du procédé de pré-concentration.

Il est possible de transformer en deux fractions de 25 polymères de synthèses valorisables préconcentrées présélectionnées, la fraction d3, mélange de polymères de synthèse valorisables sortant de l'étape d) par traitement de cette fraction, dans une étape de séparation par densité en milieu aqueux (j) à un seuil de densité choisi 30 ds = 1,1. Cette séparation par un seuil de densité à 1,1 permet d'obtenir une première fraction el de densité inférieure à 1,1 contenant en particulier polyéthylène, polypropylène, polystyrène et autres matériaux polymères, et une autre fraction e2 de densité 35 supérieure ou égale à 1,1 formée d'un mélange de matériaux polymères valorisables, tels que les polyuréthanes, des

polyamides, des polyesters insaturés ou saturés, des polyoléfines chargées et autres.

Les matériaux polymères de synthèse présents dans ce pré-5 concentré comportent des polychlorure de vinyle (PVC), à la fois rigides et souples, mais plus certainement des rigides, des polypropylènes (PP) de densité = 0,9 des haute densité (PEHD) et basse densité polyéthylènes (PEBD), de densité = 0,92 à 0,95, des copolymères -10 copolymères-éthylèneséthylène-vinyle-acétate (EVA), propylènes, éthylène-propylène-caoutchouc (EPR), éthylènepropylène-diène-monomère (EPDM), des polyéthylène (PE), des mousses de polypropylène (PP), des polyoléfines chargées ayant des densités > 1, 15 polypropylènes (PP) chargés de 20 % talc, de densité = (PP) chargés talc à des polypropylènes polyéthylène (PE) chargé, des acrylonitriles butadiène styrène (ABS) non chargés de densité= 1,07, du polystyrène (PS) non chargé de densité = 1,05, des polycarbonates 20 (PC), des polyamides (PA), , PA6 densité = 1,13, PA6,6 densité = 1,14, PA6,10 densité = 1,08, PA11 densité = 1,04, PA12 densité = 1,02, chargés ou non chargés, (fibre de verre ou de minéraux), des polyméthyle méthacrylate, (PMMA) de densité = 1,18, des polyesters insaturés (PET) 25 de densité = 1,10 à 1,3), des polyesters saturés (PET) de densité = 1,2, chargés ou non chargés en fibres de verre, des polyuréthannes (PU) chargés de densité = 1,21) rigides ou semi-rigides, des caoutchoucs, et autres élastomères.

30

Les mousses polyuréthannes (PU) de densité = 0,02 à 0,035 ne sont pratiquement pas présente dans cette fraction concentrée car elles ont été extraites séparément.

35 Exemple 2 (selon la figure)

au procédé de préconcentration Un traitement conforme selon l'invention a été fait sur 33,94 tonnes d'un flux II de matériaux légers et sur 19,96 tonnes d'un flux I de matériaux lourds formés d'un mélange de métaux non ferreux et de matières polymères.

Le mélange de ces deux flux lourd I et léger II représente 53,9 tonnes constituant le flux entrant dans le procédé de préconcentration.

10

20

25

30

35

5

Selon l'étape a) du procédé selon l'invention, le flux d'abord été soumis à une séparation entrant a tout mécanique par criblage et/ou facteur de forme en (A) de manière sélective afin de retirer 8,6 tonnes de fines, soit 15,94 %. Les mailles du crible étaient de 0-4 mm.

15

Selon l'étape b) du procédé, le flux de matériaux venant de l'étape a), c'est-à-dire 45,35 tonnes, a été soumis à séparation par tri aéraulique dans un premier séparateur d'une fraction aéraulique (B). 8,54 tonnes « légers » ont ainsi été extraites, par aspiration 36,76 tonnes sont restées et sont considérées comme « lourds » formant un mélange des fractions b2) et b3) soit respectivement 15,8 % de « légers » et 68,2 % de « lourds ». Presque toutes les mousses (99 %) ont été aspirées dans la fraction des légers.

dans un été passées 36,76 tonnes ont aéraulique (C) et la fraction des séparateur de tri matériaux polymères de synthèse extraite b3) s'est montée à 16,9 tonnes soit 31,35 % par rapport au total de départ. Cette fraction b3) est la fraction contenant l'essentiel des matériaux polymères valorisables. L'autre fraction contaminants de matériaux pour l'essentiel formée métalliques représentait 19,86 tonnes, soit 36,85% en poids par rapport au total de départ.

Selon l'étape c) du procédé, les 16,9 tonnes de la fraction des matériaux polymères de synthèse b3) ont été fragmentées dans la zone de broyage (E), le broyage s'effectuant sur une grille de 25 mm.

5

A la sortie de la zone de broyage (E), les 16,9 tonnes de matériaux broyés ont alimenté une zone de séparation mécanique par criblage ou à facteur de forme (F) permettant une séparation très efficace par leur facteur de forme des mousses polymères libérées au broyage dans la zone (E).

De cette zone de séparation mécanique par criblage et/ou facteur de forme (F) :

15

20

√ 8,36 tonnes d'une fraction formée par le mélange de fractions (d2) et (d3) formé de matériaux polymères de essentiellement des synthèse valorisables, thermoplastiques et un peu de thermodurcissables et de contaminants lourds, matériaux ont quelques extraits sous forme de paillettes , de plaquettes et autres broyats représentant 15,5 % en poids de la masse procédé selon totale du flux entrant dans le l'invention ;

25

√ 8,45 tonnes d'une fraction (d1) de matériaux contaminants ultra légers, ont été éliminées.

A l'issue de cette séparation mécanique par criblage, la fraction des matériaux à valoriser d3 est soumise à une 30 étape (J) de séparation hydraulique dans une milieu aqueux ayant une densité de 1,1, seuil de densité ds choisi pour deux sélection selon fractions une préconcentrées des matériaux polymères de synthèse à valoriser. fraction (e1) des matériaux polymères La 35 valorisables extraite du procédé de traitement parce que de densité inférieure à 1,1, l'invention,

représente 5,86 tonnes constitue une fraction préconcentrée et présélectionnée en matériaux polymères valorisables atteignant 90 % de polymères de synthèse recyclés à valoriser. Cette fraction est essentiellement formée par des matériaux polymères recyclables, tels que polypropylène, polyéthylène, polypropylène chargé talc, polystyrène et ABS.

L'autre fraction e2, séparée, de 1,13 tonnes parce 10 qu'ayant une densité supérieure à 1,1 représente les autres matériaux polymères valorisables ayant été écartés de la fraction e1.

#### Revendications

- 1. Procédé de traitement d'un mélange de matériaux issus d'un résidu de broyage d'articles consommables en fin de vie se présentant sous une forme fragmentée, , pour pré-concentrer ce mélange en matériaux valorisables et en éliminer au moins pour partie les matériaux contaminant les matériaux valorisables, ledit mélange à traiter comprenant :
  - ✓ une fraction de matériaux valorisables, qui sont des matériaux polymères de synthèse non expansés, de nature et/ou de compositions et/ou de facteurs de forme multiples, se présentant sous l'aspect de fragments allant d'un état rigide à un état souple,
  - √ des fractions de matériaux contaminants formés de matériaux minéraux et/ou de matériaux métalliques et/ou de matériaux organiques autres que les expansés et/ou des matériaux polymères non état matériaux polymères de synthèse dans un expansé,
- 25 caractérisé en ce qu'il comporte :

15

20

30

- a) une première étape de séparation mécanique par criblage et/ou facteur de forme pour extraire au moins pour partie la fraction des matériaux minéraux contaminants du mélange des matériaux fragmentés,
- b) une étape de séparation aéraulique, par flux gazeux, comportant une entrée du mélange de matériaux provenant de l'étape a) débarrassé au moins pour partie de la fraction des matériaux minéraux et trois sorties pour l'extraction de fractions de matériaux séparés dont la première fraction (b1)

consiste en une fraction de matériaux polymères de synthèse ultra légers et/ou expansés, la deuxième fraction (b2) consiste en une fraction de matériaux lourds présents dans le mélange et la troisième fraction (b3) consiste en une fraction des matériaux polymères de synthèse à valoriser se présentant sous une forme fragmentée allant d'un état rigide à un état souple,

- 10 c) une étape de broyage de la fraction (b3) des matériaux polymères à valoriser provenant de l'étape b), à la maille de libération des matériaux contaminants inclus, adhérants ou assemblés aux fragments de la fraction des matériaux polymères à valoriser,
- d) une seconde séparation mécanique étape de par criblage et/ou séparation aéraulique par gazeux, de la fraction des matériaux polymères 20 synthèse à valoriser provenant de l'étape c) de broyage pour en éliminer au moins pour partie fraction des matériaux contaminants libérés lors du broyage et en extraire la fraction des matériaux valorisables constituant le mélange souhaité, pré-25 concentré en matériaux valorisables, contenant encore des contaminants.
- 2. Procédé de traitement d'un mélange de matériaux issus de résidus de broyage d'articles consommables en fin de vie se présentant sous une forme fragmentée, , pour pré-concentrer ce mélange en matériaux valorisables et en éliminer au moins pour partie les matériaux contaminant les matériaux valorisables, ledit mélange à traiter comprenant :

- ✓ une fraction de matériaux valorisables, qui sont des matériaux polymères de synthèse non expansés, de nature et/ou de compositions et/ou de facteurs de forme multiples, se présentant sous l'aspect de fragments allant d'un état rigide à un état souple,
- ✓ des fractions de matériaux contaminants formés de matériaux minéraux et/ou de matériaux métalliques et/ou de matériaux organiques autres que les matériaux polymères non expansés et/ou des matériaux polymères de synthèse dans un état expansé,

se caractérise en ce qu'il comporte :

a) une première étape de séparation mécanique par 15 criblage et/ou facteur de forme pour extraire au partie du mélange des pour 1a fraction des matériaux minéraux. fragmentés, contaminants,

20

25

30

5

10

b) une étape de séparation aéraulique, par flux gazeux, entrée du mélange de matériaux comportant une provenant de l'étape a) débarrassé au moins pour partie de la fraction des matériaux minéraux et sorties pour l'extraction de fractions matériaux séparés dont la première fraction (b1) consiste en une fraction de matériaux polymères de synthèse ultra légers et/ou expansés, la deuxième fraction (b2) consiste en une fraction de matériaux lourds présents dans le mélange et la troisième fraction (b3) consiste en une fraction des matériaux polymères de synthèse à valoriser se présentant sous une forme fragmentée allant d'un état rigide à un état souple,

35

c) une étape de broyage de la fraction (b3) des matériaux polymères à valoriser provenant de l'étape b), à la maille de libération des matériaux contaminants inclus, adhérants ou assemblés aux fragments de la fraction des matériaux polymères à valoriser,

5

10

15

20

- d) une seconde étape de séparation mécanique, par criblage et/ou séparation aéraulique par flux gazeux, de la fraction des matériaux polymères de synthèse à valoriser provenant de l'étape c) de broyage pour en éliminer au moins pour partie la fraction des matériaux contaminants libérés lors du broyage et en extraire la fraction des matériaux valorisables constituant le mélange souhaité, préconcentré en matériaux valorisables, contenant encore des contaminants,
  - e) une étape de séparation par densité en milieu aqueux de la fraction des matériaux valorisables provenant de l'étape d) selon un seuil de densité « ds » choisi pour permettre l'obtention de deux fractions de matériaux valorisables présélectionnées selon le seuil « ds » de densité choisi et préconcentrées en matériaux valorisables contenant encore des matériaux contaminants.

25

- 3. Procédé selon l'une des revendications 1 ou 2, caractérisé en ce que le mélange de matériaux à traiter contient en tant que matériaux valorisables à préconcentrer des matériaux polymères de synthèse thermoplastiques et thermodurs non expansés présents dans des objets parvenus en fin de vie et résultant d'un broyage destructif.
- Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à
   3, caractérisé en ce que les matériaux valorisables se présentent sous la forme de fragments dont la plus

grande dimension est au plus de 250 mm et préférentiellement d'au plus 200 mm.

- 5. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 4, caractérisé en ce que le mélange des matériaux à traiter est soumis à une séparation par criblage et/ou par facteur de forme selon l'étape (d), la maille de criblage ayant sa plus grande dimension au plus égale à 25 mm et préférentiellement comprise entre 1 et 15 mm.
  - 6. Procédé selon la revendication 5, caractérisé en ce que la séparation par criblage et/ou facteur de forme se fait dans un dispositif à mailles calibrées de séparation choisi dans le groupe constitué par les dispositifs à grille vibrantes ou à surface de séparation cylindrique en rotation.

15

7. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 20 6, caractérisé en ce que les matériaux valorisables provenant de l'étape (a) débarassée pour partie des matériaux contaminants sont soumis à une séparation aéraulique par aspiration et/ou soufflage dans un seul moyen de séparation aéraulique comportant au moins 25 deux zones de séparation aéraulique spécifique, zone spécifique de séparation aéraulique étant simultanément la zone d'alimentation dudit moyen de séparation aéraulique en un flux de matériaux à séparer qui est soumis, au cours de son introduction 30 dans ladite zone, à une séparation aéraulique précoce gazeux avec séparation immédiate de fraction (b1) des matériaux ultra légers à éliminer et la sortie immédiate de ladite fraction (b1) du moyen de séparation aéraulique, l'autre zone spécifique de 35 séparation aéraulique étant munie d'un criblage et également soumise à un flux gazeux, qui traite le mélange des fractions des matériaux (b2)

lourds et contaminants et des matériaux (b3) légers et valorisables provenant de la première zone spécifique, le flux gazeux séparant et entraînant vers une sortie du moyen de séparation aéraulique la fraction (b3) des valorisables, tandis et matériaux légers des matériaux lourds contaminants est fraction (b2) (b3) la fraction par gravité est séparée de éliminée du moyen de séparation aéraulique par une sortie appropriée.

10

15

- Procédé selon la revendication 7, caractérisé en ce 8. que le moyen de séparation aéraulique à deux zones de dans le choisi spécifique est séparation constitué par les séparateurs-nettoyeurs-calibraires et une double cribles comportant des modulaires aspiration.
- Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 6, caractérisé en ce que les matériaux valorisables provenant de l'étape (a) débarassées pour partie des matériaux contaminants sont soumis à une séparation aéraulique par aspiration ou soufflage dans deux moyens de séparation aérauliques montés en série.
- 10. Procédé selon la revendication 9, caractérisé en ce 25 que premier moyen de séparation aéraulique reçoit le flux entrant de matériaux à séparer en fractions de matériaux contaminants et valorisables provenant de l'étape a), traite ce flux en deux fractions, de telle sorte que la fraction des matériaux ultralégers (b1) 30 est extraite par la partie supérieure dudit premier moyen de séparation aéraulique, tandis qu'un mélange des fractions de matériaux lourds contaminants (b2) et des matériaux légers à valoriser (b3) est extrait par la partie basse dudit moyen de séparation aéraulique, 35 deuxième introduit dans le moyen est puis fraction des matériaux aéraulique, la séparation

5

lourds (b2) contaminants étant éliminée par la partie basse du deuxième moyen de séparation aéraulique tandis que la fraction (b3) des matériaux à valoriser est extraite dudit deuxième moyen de séparation aéraulique.

- 11. Procédé selon la revendication 9, caractérisé en ce que le premier moyen de séparation aéraulique reçoit le flux entrant de matériaux à séparer en fractions de matériaux contaminants et valorisables provenant 10 l'étape a), traite le flux en deux fractions de telle sorte que la. fraction des matériaux lourds est extraite par la partie basse contaminants (b2) dudit moyen de séparation aéraulique tandis mélange des fractions des matériaux ultra 15 contaminants (b1) et des matériaux légers valorisables (b3) est extrait par la partie supérieure du premier moyen de séparation aéraulique, puis ce mélange des fractions (b1) et (b3) est introduit dans le deuxième séparation aéraulique, 20 moyen de fraction la des matériaux ultra légers contaminants (b1) éliminée par la partie supérieure dudit deuxième moyen de séparation aéraulique, tandis que la fraction des matériaux légers valorisables (b3) est extraite par la 25 partie inférieure dudit moyen de . séparation aéraulique.
- 12. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 11, caractérisé en ce que la fraction des matériaux 30 ultra légers contaminants (b1) extraite de la zone de séparation aéraulique est soumise à une supplémentaire de séparation par criblage selon leur plus grande dimension et/ou leur facteur de forme pour réaliser la séparation d'une fraction formée 35 matériaux de dimensions inférieures à celle de maille du crible telles que des poudres de polymères, des déchets de fils et/ou de films, de petits volumes

de mousses et d'une fraction formée de tous les flocons de mousses ne pouvant passer à travers les mailles du crible qui est valorisée par une opération appropriée.

5

10

15

20

- 13. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 12, caractérisé en ce que la fraction b3) des matériaux polymères à valoriser provenant de l'étape b) de séparation aéraulique qui contient encore des matériaux contaminants inclus, adhérants ou assemblés aux matériaux polymères à valoriser, est soumise à une action de broyage fin pour atteindre au moins la maille de libération des matériaux contaminants inclus dans les matériaux polymères à valoriser, pour libérer lesdits matériaux polymères à valoriser de tous les matériaux contaminants.
- 14. Procédé selon la revendication 13, caractérisé en ce que la maille de libération des matériaux contaminants ont au moins une fragmentation fine par broyage donnant des particules de polymères à valoriser ayant leur plus grandes dimension au plus égale à 50 mm, de préférence d'au plus égale à 25 mm, et très préférentiellement d'au plus égale à 15 mm.

25

30

35

15. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 14, caractérisé en ce que, dans le cas où le flux des matériaux finement broyés provenant de l'étape c) et entrant dans l'étape d) contient au plus 20% en poids d'eau, la séparation des diverses fractions ultra légères, légères et lourdes de ce flux se fait dans une zone de séparation aéraulique comprenant au moins un moyen de séparation aéraulique fonctionnant par insufflation et/ou par aspiration d'un flux gazeux, cette zone comportant une entrée du mélange des matériaux provenant de l'étape c) à séparer et trois sorties permettant l'extraction d'une fraction (d1) de

5

matériaux polymères ultra légers et/ou expansés éliminer, d'une fraction (d2) consistant lourds contaminants à éliminer et matériaux d'une fraction (d3) formée des matériaux polymères valoriser, cette dernière fraction (d3) constituant le flux de matériaux valorisables pré-concentré.

- 16. Procédé selon la revendication 15, caractérisé en lorsque la zone de séparation aéraulique 10 l'étape d) comporte un seul moyen de séparation aéraulique, ce moyen de séparation comportant lui-même au moins deux zones spécifiques de séparation des matériaux à séparer, l'une des zones spécifiques de aéraulique la séparation étant zone qui simultanément l'alimentation en matériaux à séparer 15 dont le flux entrant est soumis au cours introduction dans ladite zone à une aéraulique précoce et à une sortie immédiate du moyen de séparation aéraulique de la fraction (d1) matériaux ultra légers à éliminer par l'intermédiaire 20 flux qazeux, l'autre zone spécifique séparation aéraulique, munie d'une surface de criblage et soumise à un flux gazeux, traitant le mélange des fractions des matériaux (d2) lourds contaminants et 25 des matériaux (d3) légers valorisables provenant de la première zone spécifique, le flux gazeux séparant et entraînant vers une sortie un moyen de séparation aéraulique la fraction (d3) des matériaux légers valorisables, tandis que la fraction (d2) des 30 matériaux lourds contaminants se sépare de la fraction gravité et est éliminée du séparateur aéraulique par une sortie appropriée.
- 17. Procédé selon la revendication 15, caractérisé en ce que, lorsque la zone de séparation comporte deux moyens de séparation aérauliques, lesdits moyens de séparation sont montés en serie de telle manière

qu'une sortie au moins des fractions des matériaux contaminants (d1) et (d2) se trouve sur le premier moyen de séparation aéraulique.

- 18. Procédé selon la revendication 17, caractérisé en ce 5 que le premier moyen de séparation aéraulique reçoit le flux entrant de matériaux à séparer en fractions de matériaux contaminants et valorisables provenant de l'étape c), traite ce flux en deux fractions, de telle sorte que la fraction des matériaux ultra légers (d1) 10 est extraite par la partie supérieure du premier moyen de séparation aéraulique, tandis qu'un mélange des fractions de matériaux lourds contaminants (d2) et des matériaux légers à valoriser (d3) est extraite par la partie basse dudit moyen de séparation aéraulique puis 15 ce mélange des fractions (d2) et (d3) est introduit dans le deuxième moyen de séparation aéraulique, fraction des matériaux lourds (d2) étant éliminée par la partie basse dudit deuxième moyen de séparation aéraulique tandis que la fraction d3) des matériaux à 20 valoriser est extraite de l'étape d) pour former la matériaux polymères fraction pré-concentrée en valoriser.
- 19. Procédé selon la revendication 17, caractérisé en ce 25 que le premier moyen de séparation qui reçoit le flux de matériaux à séparer en fractions matériaux contaminants et valorisables provenant de l'étape c) traite le flux en deux fractions de telle matériaux fraction des que la 30 sorte (d2) est extraite par la partie basse contaminants dudit premier moyen de séparation aéraulique, tandis qu'un mélange des fractions des matériaux ultra légers contaminants (d1) et des matériaux valorisables (d3) est extrait par la partie supérieure dudit premier 35 moyen de séparation aéraulique puis ce mélange des fractions de matériaux ultra légers contaminants (d1)

et de matériaux valorisables (d3) est introduit dans le deuxième moyen de séparation aéraulique, la fraction des matériaux ultra légers contaminants (d1) étant éliminée par la partie supérieure du deuxième moyen de séparation aéraulique, tandis que la fraction des matériaux valorisables est extraite par la partie inférieure dudit moyen de séparation pour former la fraction pré-concentrée en matériaux polymères à valoriser.

10

15

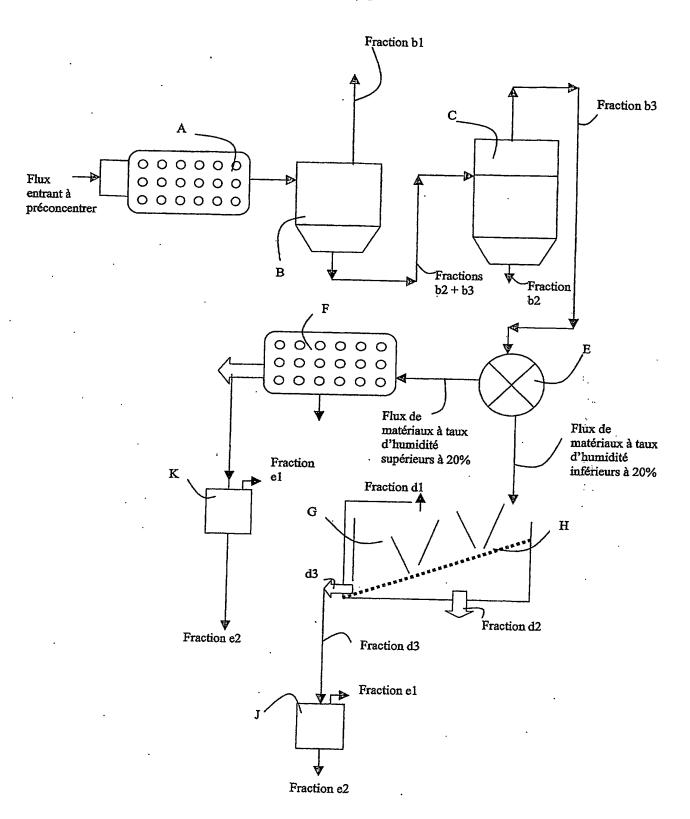
5

20. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 14, caractérisé en ce que, dans le cas où le flux des matériaux finement broyés provenant de l'étape c) et entrant dans l'étape d) contient au moins 20% en poids d'eau, une séparation mécanique par criblage et/ou facteur de forme peut être réalisée par l'intermédiaire d'un dispositif comportant un moyen de criblage adapté à la forme des fragments des matériaux valorisables.

20

25

- 21. Procédé selon la revendication 20, caractérisé en ce que le moyen de criblage est une grille à maille calibrée de séparation, la plus grande dimension de la maille calibrée étant au plus de 25 mm et préférentiellement d'au plus 10 mm.
- 22. Procédé selon l'une quelconque des revendications 1 à 21, caractérisé en ce que la fraction extraite des matériaux polymères valorisables atteint préférentiellement au moins 85% en poids desdits matériaux polymères valorisables.
- 23. Utilisation des fractions préconcentrées en matériaux polymères valorisables résultant de l'une quelconque des revendications 1 à 22 pour alimenter des procédés de séparation sélective permettant l'extraction séparée de chacun des polymères valorisables.



Figure





## BREVET D'IMENTION CERTIFICAT D'ETILITÉ



Code de la propriété intellectuelle - Livre VI

#### DÉPARTEMENT DES BREVETS

26 bis, rue de Saint Pétersbourg 75800 Paris Cedex 08 Téléphone : 01 53 04 53 04 Télécopie : 01 42 93 59 30

# DÉSIGNATION D'INVENTEUR(S) Page N° 1../J..

(Si le demandeur n'est pas l'inventeur ou l'unique inventeur)

		Cet imprimé est à remplir lisiblement à l'encre noire
Vos référen (facultatif)	ices pour ce dossier	BR1421
Nº D'ENRE	GISTREMENT NATIONAL	02-08242
TITRE DE L'	INVENTION (200 caractères o	
INOCEDE	DE PRECUNCANTE ATION	N DE MATERIAUX ORGANIQUES DE SYNTHESE EN PROVENANCE DE DURABLES ARRIVES EN FIN DE VIE.
LE(S) DEMA GALLOO P 1 AVENUE 59250 HALI	LASTICS S.A. DU PORT FLUVIAL	
DESIGNE(NT	) EN TANT QU'INVENTEU	R(S) : (Indiquez en haut à droite «Page N° 1/1» S'il y a plus de trois inventeurs, érotez chaque page en indiquant le pombre total de residence.
Nom	remaile dendique et nume	- 1 3 or marquant le nombre total de pages).
Préпoms	·	de FERAUDY HUGUES
Adresse	Rue	LA GIRARDIERE
	Code postal et ville	69220 CHARANTAY
Société d'appa	rtenance (facultatif)	69220 CHARANTAY
Nom		
Prénoms		
Adresse	Rue	
Control II	Code postal et ville	
	tenance (facultatif)	
Nom Prénoms		
renoms	T	
Adresse	Rue	
Spriátá d'apport	Code postal et ville	
	enance (facultatif)	
DATE ET SIGNA DU (DES) DEMA OU DU MANDA (Nom et qualité 2/07/2002 MICHEL GAU IXAS CONSEII	ANDEUR(S) TAIRE du signataire) CHERAND Mandatail	· Haudulaud
loi n°78-17 du 6	ianvior 1070	

°78-17 du 6 janvier 1978 relative à l'Informatique, aux fichiers et aux libertés s'applique aux réponses faites à ce formulaire. Elle garantit un droit d'accès et de rectification pour les données vous concernant auprès de l'INPI.

# This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

## **BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:
BLACK BORDERS
☐ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
☐ FADED TEXT OR DRAWING
BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING
☐ SKEWED/SLANTED IMAGES
□ ¢OLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS
GRAY SCALE DOCUMENTS
LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT
☐ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY
Потнер.

## IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.